PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

(43) Date of publication of application: 23.08.1977

(51)Int.CI.

B01D 53/34

// B01J 8/02

B01J 23/40

(21)Application number: 51-017037 (71)Applicant: RICOH CO LTD

(22)Date of filing:

20.02.1976 (72)Inventor: IIYAMA KIYOTAKA

MATSUI TAKESHI **HIGETA SHIGERU WATANABE HIDEO**

TAKAHASHI NORIHISA

(54) DECOMPOSITION OF AMMONIA GAS

(57)Abstract:

PURPOSE: To decrease NOx formation in the decomposition of ammonia gas by use of a catalyst layer containing particles of catalyst and catalytically inactive material.

19日本国特許庁

①特許出願公開

公開特許公報

昭52-100365

③Int. Cl². 識別記号 B 01 D 53/34 // 1 1 1

8/02

B 01 J

B 01 J 23/40

②日本分類 13(7) A 11 13(7) C 31 13(9) G 33

庁内整理番号 7305—4A 6639—4A 6703—4A ❸公開 昭和52年(1977)8月23日

発明の数 1 審査請求 未請求

(全 3 頁)

匈アンモニアガス分解方法

②特 願 昭51-17037

②出 願 昭51(1976) 2 月20日

⑦発 明 者 飯山清高

東京都大田区中馬込1丁目3番

6号株式会社リコー内

同 松井猛

東京都大田区中馬込1丁目3番

6号株式会社リコー内

同 日下田茂

東京都大田区中馬込1丁目3番

6号株式会社リコー内

⑫発 明 者 渡辺秀夫

東京都大田区中馬込1丁目3番

6号株式会社リコー内

同 髙橋典久

東京都大田区中馬込1丁目3番

6号株式会社リコー内

⑪出 願 人 株式会社リコー

東京都大田区中馬込1丁目3番

6号

個代 理 人 弁理士 星野恒司

明 細 :

発明の名称 アンモニアガス分解方法 . 特許請求の範囲

アンモニアガス分解用の触媒と触媒として不活性の物質の粒状物との混合物からなる触媒層を通して、アンモニアガスを含有する酸素含有ガスを通過せしめることを特徴とするアンモニアガス分解方法。

発明の詳細な説明

本発明はアンモニアガスの分解方法に関する。さらに詳しくいえば触媒を用いてアンモニアガス分解用の触染と、触媒として不活性の物質の粒状物との混合物からなる触媒層を通してアンモニアガスを含有する酸素含有ガスを通過せしめることを特徴とするアンモニアガス分解方法に関する。

酸素含有ガス例をは空気の中に含有されている アンモニアガスを分解するのに触媒が用いられ、 この触媒として白金、ロジウムあるいは白金ーロ

しかしながら上記のような方法によつてアンモニアガスを分解しようとすると、アンモニアガスの燃焼による発熱量が 76.2 kcal/mo1 であつてをめて大きいために、4~10 5のアンモニアガスを含有しているような空気の場合には、触媒層の温度が 300℃以上あるいは 400 で近くにまで上昇し、このために、 寝索酸化物すなわち NOx が多量に生成され、アンモニアガスを選素と水とにまで分解するという目的は達成できない。上記の温度

特別昭52-100365(2)

は、触媒層を外部より冷却することによつて、ある程度は低下せしめることはできるが、十分に目的を達成することができない。以下図面を参照して脱明する。

第1図はアンモニアガス分解装置であり、外径 6 cmを有し、内径3 cmの中空の円筒である。円筒 にはアンモニアガス含有空気を送り込むための人 ロ」があり、円筒の中には、例えば直径 4 ~ 6 mm の 7- アルミナの球体に 0.5 %の白金を担持した 球状の触媒 2 が約 24 cm の厚さで充填され、約500 ccの容費の触媒層3を形成している。あらかじ め約 230 ℃に加熱された 4 まのアン モニアガス含 有空気を入口1より毎分100との量で送り込むと 空間速度 (SV) は 12.000 hr 1、線速度 (LV) は、 O. 67 m/sec である。入口1より送り込まれたアン モニアガス含有空気は触媒の作用を受けた後、円 筒の下方から排出される。上記円筒は、外部およ び中空の部分に室温の空気を送つて冷却されてい るのであるが、アンモニアガス含有空気の、触媒 層中での温度は最高 395 でに達し、円筒の出口に

おける温度も約300℃であり、出口から排出される空気中のアンモニアガスの機度は 20 ppm、NOxの濃度は 3,500 ppm であつた。

本発明者らは、上記のような触媒層を用いてアンモニアガスを分解する場合に、触媒として不活性の物質の粒状物を、触媒と共存せしめた触媒層を用いることによつてNoxの生成を極めて少なくして、アンモニアガスを分解しうることを発見した。本発明はこの発見に基づくものであり、以下本発明を照明する。

上記と同じ直径 4~6 mmの 7 ー アルミナの 球体に 0.5 %の白金を担持した球状の破蛛 1 重量部に 対して、白金を担待したい上記 7 ー アルミナ の球体を 1 重量部の割合で混ぜ合せ、この混合物を溶 2 図に示すように、第 1 図に示したアンモニア分解 装置と同じように約 230 でに加熱した、4 %のアンモニアガスを含有する空気を入口1より毎分100 2 の最で送り込むと空間速度は 6,000 hr⁻¹

であり、線速度は 0.67m/sec である。 この場合、
アンモニアガス含有空気の触媒層中での温度は
295℃であり、装置の下方から排出される空気の
温度は約 230℃であり、その空気中に含有される
アンモニアガスの濃度は 25 ppm、NOx の濃度は
160 ppmであつた。 本発明の方法によれば、NOx
の生成を極めて少くしてアンモニアガスを分解せ
しめることができる。

上記の r-r n ミナ担体の代りに、担体として炭化ケイ素を用いた以外はすべて同じ条件でアモニアガスの分解を行つた。 すなわち直径約 5 mmの炭化ケイ素の球体に、 0.5 %の白金を担持せしめた触媒と上記の炭化ケイ素の球体との混合物を用いたのであるが、 この場合に装置の下方から排出される空気中のアンモニアガスの濃度は 25 ppm, NOx の傷度は 150 ppm であつた。

上記のようにアンモニアガス分解用の触媒に対して触媒として不活性の粒状物質を加えた触媒層を用いることによつて NOx の生成を少くしてアンモニアガスを分解しうるのであるが、触媒として

不活性の物ではいか、 といいでは、 といいがでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいがでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいいでは、 といいでは、 といいいでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいいでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいでは、 といいいいいでは、 といいいでは、 といいでは、 といいでは、 といいいでは、 といいいいいいいいいいいいいいいいいいいいいいいいいいい

第1図および第2図に示したアンモニアガス分解装置を、 既述したようにして外部から冷却しながら、 この装置に、 あらか じめ 230 でに 加熱した空気を、 毎分 100 との 最で送り込んだ場合の、 装置内の各位置における空気の温度を、 参考までに

図面の簡単な説明

第1 図および第2 図は、アンモニアガス分解装置に、触媒層を設けたことを示す、上記装置の断面図であり、第3 図は上記各装置に空気またはアンモニアガス含有空気を送り込んだ場合の、 装置内での各位置における空気の温度を示す曲線の図である。

- 4 …… 不活性物質、 5 …… 触媒層。

